First Hit

Previous Doc

Next Doc

Go to Doc#

Generate Collection

L3: Entry 61 of 406

File: JPAB

Print

Jun 25, 1985

PUB-NO: JP360118299A

DOCUMENT-IDENTIFIER: JP 60118299 A

TITLE: METHOD FOR MODIFYING AND DEHYDRATING ORGANIC SLUDGE

PUBN-DATE: June 25, 1985

INVENTOR-INFORMATION:

NAME

COUNTRY

HAGIWARA, HIROYUKI

ASSIGNEE-INFORMATION:

NAME

COUNTRY

HITACHI METALS LTD

APPL-NO: JP58225101

APPL-DATE: November 29, 1983

US-CL-CURRENT: <u>210/610</u> INT-CL (IPC): C02F 11/14

ABSTRACT:

PURPOSE: To obtain a sanitary dehydrated cake of extremely low water content, by adjusting the <u>pH of sludge</u> supplied from a <u>sludge</u> tank to $3\sim6$ while mixing and contacting the <u>pH</u>-controll <u>sludge</u> with oxygen containing $2\sim3\%$ or <u>ozone</u> under pressure before performing dehydration under a pressured state.

CONSTITUTION: Sludge separated in a sludge tank 1 is supplied to a pH-control tank and an acid such as sulflric acid or hydrochloric acid is added to said sludge corresponding to the properties of sludge in said tank to mix and uniformize the same under stirring so as to adjust pH to $3\sim6$. In the next step, the pH-controlled sludge is supplied to a pH-controlled sludge reaction tank 4, and mixed and contacted with gas containing $2\sim3\%$ of ozone under a pressurized atmosphere of $3\sim5\text{kg/cm2}$ for $30\sim120\text{min}$ to perform modification. The sludge modified for a definite time in the reaction apparatus 4 is introduced into a press dehydrator under pressure as it is without being opened to the open air and dehydrated to be discharged as a dehydrated cake.

COPYRIGHT: (C) 1985, JPO&Japio

Previous Doc

Next Doc

Go to Doc#

⑩ 日本国特許庁(JP)

⑩特許出願公開

⑫ 公 開 特 許 公 報 (A)

昭60-118299

@Int_Cl.4

識別記号

庁内整理番号

四公開 昭和60年(1985)6月25日

C 02 F 11/14

7917-4D

審査請求 未請求 発明の数 1 (全4頁)

砂発明の名称 有機汚泥の改質脱水方法

②特 願 昭58-225101

❷出 願 昭58(1983)11月29日

砂発 明 者 萩 原 弘 之 切出 願 人 日立金属株式会社

熊谷市三ケ尻5200番地 日立金属株式会社熊谷機装工場内

は 式 会 社 東京都千代田区丸の内 2 丁目 1 番 2 号

明 細 書

発明の名称 有機汚泥の改質脱水方法 特許請求の範囲

発明の詳細な説明

本発明は、廃水処理設備(製紙・食品加工)、 下水処理設備及びし尿処理設備等より発生する有 機汚泥の改質脱水方法に係り、特に低含水率でか つ衛生的な脱水ケーキとして回収することのでき る有機汚泥の改質脱水方法を提供しよりとするも のである。

従来、有機物含有两泥の改質脱水方法としては、 塩化第2鉄又は硫酸第1鉄等の鉄系の金属塩と消 石灰で改質後真空脱水機で脱水する方法、および 高分子硬集剤の添加後ベルトプレス型脱水機で脱 水する方法が良く知られている。しかし、上配鉄 塩と消石灰の併用法は、前石灰を多量に添加する (汚 泥 乾 燥 固 形 物 当 り 30~50 %) た め 、 脱 水 後 のケーキ遺が増大しその処分地の確保が問題にな っている。又、消石灰等の無機物が脱水ケーキ中 化多様に殺留するため脱水ケーキの発熱量が相対 的に低下するととにより、これを繰却処分しよう とする場合に多量の燃料を消費し処理コストの増 大をまねく。さらに、脱水ケーキ中にクロムが含 まれていると、熊却時に消石灰の作用によりる価 クロムが生成され焼却灰中に残留する等、極めて **重大な問題点のあるととが強く認識されている。**

最近これらの問題点を解消した高分子無象剤が 開発され、ベルトプレス型脱水機と共に広く使用 されてきている。しかし、高分子凝集剤添加によ

特開昭60-118299(2)

る改質法にも、①高分子凝集剤が著しく高価であるとと。②脱水戸液中に残留する高分子凝集剤の生命体に与える影響が明確でないこと。等の問題点が残されている。さらに、塩化第2鉄と消石灰の併用法及び高分子凝集剤による改質法により得られる脱水ケーキの含水率は70 %が限界であり、それ以下の含水率を9ることは稼めて困難である。

しかしながら、さらに低含水率の脱水ケーキを得ようとすれば、 熱処理法 あるい 独結は、 たい 理法 を の 手段に 頼 な る を 得 な な の と で の の に て 150~200 で の の 温度 範囲 選 に で で の に て な 着 を の で な 脱 水 ケーキ 条 を の で な 脱 水 ケーキ 条 作 阻 郎 さ れ て で る る た た 物 細 胞 が を そ の と で で る た た 物 細 胞 が を そ の と て で る た 性 汚 泥 を か れ な の の 脱 水 ケーキ が 得 ら に 水 か と す れ て い る か 分 が 分 離 し た で か か の 脱 水 ケーキ が 得 ら に か に ま れ て い る か か の 脱 水 ケーキ が 得 ら に 水 か と ま り か 離 し た 液 体 が 着 色 す る と 共 に 多 分 の 脱 か か か か 離 し た 液 体 が 着 色 す る と 共 に 多 分 離 し た 液 体 が 着 色 す る と 共 に 多 の 離 し た 液 体 が 着 色 す る と 共 に 多 の 離 し た 液 体 が 着 色 す る と 共 に 多 の 離 し た 液 体 が 着 色 す る と 共 に 多 の 解 解

性有機物を含有するため、その再処理股偏を必要とする。②選転・維持管理に熟練を娶する。③連続・維持管理に熟練を娶する。③連続遅転をし、熱回収を行わないとエネルギー的に不利となる。毎の大きな欠点があり、殆んど普及していない。又、凍結胺解法は、①処理が回分式であること。②多量の電気エネルギーを必要とすること。③有機汚泥では改質効果が低い等の欠点があるため、有機汚泥の改質法としては利用されていない。

一方、オゾンはファ絮に次ぐ強い酸化力を有する気体で殺餓、脱臭、脱踩作用を持つととが知られており、上水の殺菌、下水臭気の脱臭、脱水の処理等に広く用いられているが、有機汚泥の改質を目的として使用されている例は少ない。 特にEdwards による特許 (特開昭50 - 45447)で排案された下水処理方法があるが、これは酸紫の豊富な雰囲気の密閉容器内に下水を流通させ生物の飲化学的作用により冷化した後、オゾンにより殺菌・脱色・脱除しようとするもので、オゾンの酸化力を下水処理に応用したものであり、有機汚泥の改

質を目的とした本発明とは本質的に異なるもので ある。

本発明は上記従来技術の欠点に鑑み、簡便な股 備と操作により極めて低含水率でかつ衛生的な脱 水ケーキを得ることを可能とする有機汚泥の改質 脱水方法を提供することを目的とする。

一般に汚泥の脱水性については汚泥の脱水性を

阻害している物質の代表的なものは、排水の浄化に使用される活性汚泥であり処理汚泥の主成分である。活性汚泥はその周囲及び内部に多量の水分を包含し、かつ活性汚泥を構成している生物細胞へ強固に結合したゲル状物質を保有しているため脱水が困難であると考えられている。

特開昭60-118299 (3)

ラジカルのみならず、ゲル状物質及び生物細胞を 構成している分子の二重結合等へのオゾンの親電 子性による付加力や酸素の液化力により、一層反 応が促進されるのである。

一方、加圧脱水機は沪布によって沪過捕促した 汚泥に圧力を加えて脱水する方法で、戸布を戸板 ではさみが布で構成した炉室に汚泥を圧入して炉 過する脱水機である。加圧脱水機は圧搾脱水方式 であるから脱水ケーキ含水串は真空脱水機やベル トプレス型脱水機よりも著しく改善されるととは 一般に良く知られている。しかし、加圧脱水板で 有機汚泥を脱水する場合には沪室に圧入するため のポンプを必要とすること、前述の鉄系の金属塩 と消石灰による改質が不可欠の条件となること等 の陣售のため、殆んど普及していないのが現状で ある。本方式は、上配欠点を改整し、より含水率 の低い脱水ケーキを得るための改質脱水方法であ る。ます、汚泥は上記オゾンの作用により脱水性 は改智され、無限注で加圧脱水機で脱水可能とな る。さらにオゾンとの反応条件から汚泥自体がる

~ 5 kg/cml 化加圧されているため反応終了後その圧力を利用し加圧脱水機化圧入することができ、従ってプロセス中の汚砣圧入ポンプを省略し簡繁化することができる等多大の効果が得られるのである。

この発明の実施例を図と共に説明する。第1図 は本発明による処理フローチャートを示す。

図について説明すると、汚泥樹1において分離した汚泥はPH調繁樹2へ供給し、この借内に姫 健、 塩酸等の酸3を汚泥性状に応じて添加する。 PHは3~6になるように攪拌混合をして均一に 調整をするのである。この時、 鎌気性消化の一段 階である酸性発酵を利用し、PHを3~6に調整してもよい。

次には、PH網整汚泥反応装置4に供給し、3~5 kg/cdの加圧界阻気下においてオソンを2~3 お含有する気体と30~120分混合接触することにより改質をする。

一方、空気・純酸素及び凝縮酸素等の酸素を含有した気体を酸素顔 7 として、オゾン発生装置 8

によりオゾンを2~3 多含有した混合気体を製造する。 該オゾン含有混合気体はオゾン加圧装置 9にて3~5 ke/cmに加圧した後、反応装置4~供給し前記オゾン含有加圧雰囲気を保持する。 反応装置4内において一定時間改置された汚泥は、大気開放することなくそのまま加圧腺水機に圧入し脱水をして脱水ケーキとして排出する。

 本発明により得られる効果を以下に列配する。
1. 低合水率高発熱量の脱水ケーキが得られるととにより、処分が従来の改質法に比較し若しく簡便となる。すなわち、脱水ケーキ容積が従来法の約12となることから、埋立処分に要する用地面積が小さくて済む。又、脱水ケーキを焼却処分しようとすれば、脱水ケーキの保有する熱量を利用することができるので、焼却燃料が不要となる。

- 2. 汚泥がオソンの作用により殺菌されるため、 脱水ケーキ中の雑菌が死故し、そのまま放賦 しても腐敗せず極めて衛生的となる。と同時 に、オソンにより悪臭も除去され、脱水ケー キの取り扱い、保管等が容易となる。
- 3. 汚 化中の水分 も オゾンの作用により 净化されるため、 無臭、 無 圏化されるので 衛生的になる o

図面の簡単な説明

第1凶は本発明の処理フローチャート図、第2凶は反応装旗観念図である。

3 *** 酸 案 供 給 装 傲

14 *** オゾン循環ポンプ

15 *** 反 応 欄

出願人 日立金属株式会社

